This Page Is Inserted by IFW Operations and is not a part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images may include (but are not limited to):

- BLACK BORDERS
- TEXT CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- FADED TEXT
- ILLEGIBLE TEXT
- SKEWED/SLANTED IMAGES
- COLORED PHOTOS
- BLACK OR VERY BLACK AND WHITE DARK PHOTOS
- GRAY SCALE DOCUMENTS

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning documents will not correct images, please do not report the images to the Image Problem Mailbox.

CLIPPEDIMAGE= JP360132609A

PAT-NO: JP360132609A

DOCUMENT-IDENTIFIER: JP 60132609 A

TITLE: ELECTROMAGNETIC FILTER APPARATUS

PUBN-DATE: July 15, 1985

INVENTOR-INFORMATION:

NAME

HAYATA, FUMITAKA YUGAWA, TAKAO

ASSIGNEE-INFORMATION:

NAME

COUNTRY

HITACHI PLANT ENG & CONSTR CO LTD

N/A

APPL-NO: JP58241731

APPL-DATE: December 21, 1983

INT-CL_(IPC): B01D035/06

US-CL-CURRENT: 137/85,210/223

ABSTRACT:

PURPOSE: To remove fine particles in a fluid with high efficiency and to stably collect and separate the same, by magnetically holding a magnetic ion exchange resin to the final layer of a filter element consisting of a plurality of layer while releasing said resin by demagnetization.

CONSTITUTION: At first, a filter element 20 is magnetized and valves 34, 36, 38 are opened to pass a slurry containing a magnetic ion exchange resin from a tank 32 while said resin is attracted to the final layer 28 on the filter element 20. In the next step, the valves 34, 36, 38 are closed while valves 40, 42 are opened and water to be treated is passed through said filter element 20 in an upward stream to be filtered. At the time of backwashing, the filter element 20 is demagnetized at first and the valves 40, 42 are closed while valves 34, 36 are opened to discharge the used ion exchange resin in an upward stream. Thereafter, magnetic particles collected in the filter element 20 are again passed in a downward stream and backwashed and recovered to regenerate the filter element 20. The above mentioned cycle is set to one unit and performed repeatedly.

COPYRIGHT: (C)1985,JPO&Japio

⑲日本園特許庁(JP)

10 特許出願公開

⑫ 公 開 特 許 公 報 (A)

昭60-132609

@Int_Cl_1

識別記号

庁内整理番号

母公開 昭和60年(1985)7月15日

B 01 D 35/06

A - 7108 - 4D

審査請求 未請求 発明の数 1 (全4頁)

公発明の名称 電

電磁フィルタ装置

②特 願 昭58-241731

70発明者 早田

文 隆

東京都千代田区内神田1丁目1番14号 日立プラント建設

株式会社内

砂発明者 湯川

隆 男

東京都千代田区内神田1丁目1番14号 日立プラント建設

株式会社内

⑪出 顋 人 日立プラント建設株式

東京都千代田区内神田1丁目1番14号

会社

明 細 檀

1. 発明の名称

電磁フイルタ装置

2. 特許請求の範囲

- (1) 一方向に磁束が並んだ磁場中にある多孔質フィルタエレメント中に流体を通過させ、 該流体中から 微細な強磁性者 しくは常磁性の粒子を破免 的に補促分離する電磁フィルタ装置において、 注記フィルタエレメントを複数の層から形成し、 該層の最終層に磁性イオン交換衡脂を磁気的に保持させる一方、解磁により該樹脂を解放可能にしたことを特徴とする電磁フィルタ装置。
- - (3) 前配金属細線が、互いの接点を焼結により

結合されている特許請求の範囲第·2)項に記収の電磁フイルタ装置。

- (4) 前記金属細線の平均配向角度が磁束に対して B 0°~1 C 0°の角度範囲にある特許請求の範囲 第12)項に記載の電磁フィルタ装置。
- (5) 前記フィルタエレメントが、彼処理被の流れ方向に沿つて金属細線の線径が区分的且つ連続的に細くなるような多段炉層として形成されている特許請求の範囲第(1) 頃に記載の電磁フィルタ装置。
- (6) 前記磁性イオン交換樹脂の粒径が、10~ 100μm の範囲にある特許請求の範囲第(1)項に 記載の電磁フイルタ装置。
- 3. 発明の詳細な説明

[発明の利用分野]

本発明は流体中に懸濁する強磁性若しくは常磁性の酸細粒子を磁気的に捕捉分離する電磁フィルタ装置に関し、より具体的には、複数層からなるフィルタエレメントと、酸エレメントに保持され



た磁性イオン交換御脂とにより上配微細粒子を設 階的に補足し得る電磁フイルタ装置に関する。 〔背景技術〕

火力,原子力発電所の復水中に含まれる微細な 磁性粒子を除去する手段として,磁気を利用した 電磁フィルタ装置が用いられている。

同長道は、強磁性材料製の金属細線が密に集つたフィルタエレメントと、このフィルタエレメントを、たのフィルタエレメントを収納する被処理水通過用の容器と、この容器の間低あつてフィルタエレメントを磁化する為の電磁コイルと、電磁コイルの外部空間において破束を集束するリターンフレーム等とからなる。

コイルに通電することにより磁束を発生させると、この磁束を横切るフイルタエレメントを構成する 加級の表面に空間磁界が生じ、被処理水中に 一個気気的に捕捉される。補促量がある値以上になったところで、コイルに流れる電流を切り、フィルタエレメントに洗浄水を流して捕捉粒子を除く再生工程を行う。

一般にフィルタエレメントを構成する金属細線の径が細くなる程、細線の表面に生ずる磁界の勾配は大きくなつて粒子の捕捉効率が高まる。また空源率を小さくすることも捕捉効率を高める。然し加工限界上、金属細線の径は約10μmが下限で、また許容圧力損失の観点から充填率は約10%が限度であった。

上記の様なフィルタエレメントを用いた従来の 電磁フィルタ装置にあつては、これを発電所の復 水処理に適用した場合、その除去率は約70%が 限界であつた。この数字は復水中に含まれる極め て磁性の低い水酸化鉄を充分に補促出来ないこと に原因がある。

との問題を解消する為、上記フイルタエレメントに磁性イオン交換関脂を併用する方法が提案されている。との複合型フイルタエレメントにおいては、上記水酸化鉄も有効に除去出来る為、その除去率は約90%以上となる。然しこのフイルタエレメントの場合、流体抵抗が大きくなる為、流体圧力により磁性イオン交換樹脂を含むフィルタ

エレメントが経時的に圧密化し、従つて差圧が急上昇し、処理流量が低下すると共に、逆洗によりイオン交換樹脂の排出が充分出来なくなり、沪過性能が経時劣化するという欠点があつた。

[発明の目的]

本発明は斯かる観点に基づいてなされたものであり、上記従来技術の欠点を解消し、確体中の磁性粒子を高効率に除去出来、而も経時劣化が少なく安定した粒子の捕捉分離が可能な電磁フイルタ装置を提供することを目的とする。

[発明の構成]

との構成により流体中の水酸化鉄を硫実に循促 出来ると共に、フィルタエレメントの圧密変形に よる経時劣化を防止し得ることとなつた。

(発明の実施例)

第1図は本発明に係る電磁フィルタ装置の一実

施例を示す図である。図中10は被処理水通過用の容器即ちキャニスタであり、これには多孔磁板12、マトリンクス14、帰磁路継鉄16、電磁コイル18等が配備されている。被処理水は矢印A-A方向に通過して処理され、また逆洗の際は矢印B-B方向に水が通過する。

マトリックス14中のフィルタエレメン、24、 26、28の4の円のファン・25 U S 430の機性を発展したのののでは、2000を1000では、2000では2000

(

の径比が約3:1の時最大となる。

ppb 添加したものを模擬復水とした。

r-F**O。 粉体と通常のイオン交換側脂とを複合 造粒したものである)が磁気的に吸着保持されて かり、との粒径が想像線で示されている。

本発明に使用する金属細線の線径範囲は加工上の限界等の制約から約10~300μm であり、 これに対しイオン交換関脂の粒径範囲は約1~ レメントと前記従来のフイルタエレメントとの性能比較テストの結果を示す図であり、 尖級は本尖 施例を破線は従来技術を示す。 沪層高 5 0 xxx、 強 来密度 6 0 0 w / Ar の条件で、 被処理水として

はコロイド状水酸化鉄をRO処理水に20~100

100μm であり、この両者間の磁気吸着力はそ

第4図W~℃は上記本実施例に保るフィルタエ

同図からもわかるように、本実施例のフィルタエレメントは金属細線の焼結結合により補強されている為、圧密変形により処理流量比が激波したり、圧密により差圧が異常に増大する経時劣化することなく安定した性能が得られることが利る。尚、除去率については、従来技術の方が良い結果が得られているが、これは圧密化閉塞により一時的に除去率が向上したものと考えられる。

〔発明の効果〕

上述の如く本発明に係る電磁フィルタ装置によれば、流体中の水酸化鉄を確実に循提出来ると共

に、フィルタエレメントの圧密変形による経時劣化もなく、 高効率で且つ安定した性能が得られる ものである。

4. 図面の簡単な説明

第1図は本発明に係る電磁フィルタ装置の一夹施例を示す図、第2図(A)はそのフィルタエレメントの静細を示す図、第2図(B)、(C)は同フィルタエレメントの金属細線の線径及び充填率を示す図、第3図は第1図図示装置の操作フローを示す図、第4図(A)~(C)は本発明と従来技術によるフィルタリントの性能比較テストの結果を示す図であり、図中実線は本発明を破線は従来技術を示す。

10…キャニスタ

12…多孔磁板

1 4 …マトリックス

16…帰磁路継鉄

18…電磁コイル

2 0 … フイルタエレメント

2 2 ~ 2 8 ... 🔏

30 … 磁性イオン交換樹脂

32 ... 9 > 1

34~42…バルブ。

